

524,084

10/524084

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES  
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum  
Internationales Büro(43) Internationales Veröffentlichungsdatum  
25. März 2004 (25.03.2004)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer  
WO 2004/024668 A2(51) Internationale Patentklassifikation<sup>7</sup>: C07C 209/00

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP2003/008831

(22) Internationales Anmeldedatum:  
8. August 2003 (08.08.2003)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:  
102 36 674.8 9. August 2002 (09.08.2002) DE(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme  
von US): BASF AKTIENGESELLSCHAFT [DE/DE];  
67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): FUNKE, Frank  
[DE/DE]; Neustadter Ring 96, 67067 Ludwigshafen  
(DE). HILL, Thomas [DE/DE]; Karl-Dillinger-Str.  
41, 67071 Ludwigshafen (DE). VON WATZDORF,  
Jobst, Rüdiger [DE/DE]; Schwarzwaldstrasse 69, 68163  
Mannheim (DE). MATTMANN, Wolfgang [DE/DE];  
Albert-Schweitzer-Strasse 29, 67117 Limburgerhof (DE).  
HARDER, Wolfgang [DE/DE]; Bergwaldstr. 16, 69469  
Weinheim (DE). HENKES, Erhard [DE/DE]; Kurt-Schu-  
macher-Str.1, 64683 Einhausen (DE). LITTMANN,Gerd [DE/DE]; Wintergasse 120, 69469 Weinheim (DE).  
JULIUS, Manfred [DE/DE]; Albert-Einstein-Allee 13a,  
67117 Limburgerhof (DE).(74) Anwalt: ISENBRUCK, Günter; Isenbruck Bösl  
Hörschler Wichmann Huhn, Theodor-Heuss-Anlage 12  
68165 Mannheim (DE).(81) Bestimmungsstaaten (national): AE, AG, AL, AM, AT,  
AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR,  
CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE,  
GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR,  
KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK,  
MN, MW, MX, MZ, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT,  
RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR,  
TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.(84) Bestimmungsstaaten (regional): ARIPO-Patent (GH,  
GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW),  
eurasisches Patent (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ,  
TM), europäisches Patent (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE,  
DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL,  
PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI-Patent (BF, BJ, CF, CG,  
CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Veröffentlicht:

— ohne internationalen Recherchenbericht und erneut zu ver-  
öffentlichen nach Erhalt des Berichts

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING IPDA WITH A HIGH CIS/TRANS ISOMER RATIO BY DISTILLATION

(54) Bezeichnung: DESTILLATIVE VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON IPDA MIT EINEM HOHEN CIS/TRANS-ISO-  
MERENVERHÄLTNIS(57) Abstract: The invention relates to a method for obtaining 3-aminomethyl-3,5,5-trimethyl cyclohexylamine (isophorone di-  
amine, IPDA) with a cis/trans isomer ratio of at least 73/27 by fractional distillation. Said method comprises the following steps:  
a) preparation of IPDA with a cis/trans isomer ratio < 73/27; b) introduction of IPDA into the central zone of a packed distillation  
column and distillation of the IPDA in said column at a temperature of between 5 and 300 °C and a pressure of between 10 and 2000  
mbar; c) optional additional purification of the IPDA obtained in step b) by distillation in at least one additional column. According  
to said method, the IPDA from step a) is separated by means of steps b) and c) into at least five fractions ia) to iv): ia) the organic  
portion of a fraction of impurities that have a lower boiling point than trans-IPDA, ib) the aqueous portion of a fraction of impurities  
that have a lower boiling point than trans-IPDA, ii) a fraction of impurities that have a higher boiling point than cis-IPDA, iii) an  
IPDA fraction with a cis/trans isomer ratio  $\geq 73/27$  and iv) an IPDA fraction with a cis/trans isomer ratio  $\leq 66/34$ .(57) Zusammenfassung: Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Gewinnung von 3-Aminomethyl-3,5,5-trimethyl cyclohexylamin  
(Isophorondiamin, IPDA) mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 durch fraktionierte Destillation, welches  
folgende Schritte enthält: a) Bereitstellen von IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis < 73/27; b) Einleiten von IPDA in den  
mittleren Bereich einer Destillationskolonne mit Einbauten und Destillieren des IPDA in dieser Destillationskolonne bei einer Tempe-  
ratur von 5 bis 300°C und einem Druck von 10 bis 2000 mbar; c) gegebenenfalls weiteres Aufreinigen des durch Schritt b) erhaltenen  
IPDA durch Destillieren in mindestens einer weiteren Kolonne; wobei durch die Schritte b) und c) eine Auftrennung des in Schritt a)  
eingesetzten IPDA in mindestens fünf Fraktionen ia) bis iv) erfolgt: ia) der organische Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA  
siedender Verunreinigungen, ib) der wässrige Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA siedender Verunreinigungen, ii) eine  
Fraktion höher als cis-IPDA siedender Verunreinigungen, iii) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis > 73/27  
und iv) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis < 66/34.

WO 2004/024668 A2



---

*Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.*

## **Destillative Verfahren zur Herstellung von IPDA mit einem hohen cis/trans-Isomerenverhältnis**

5

Die Erfindung betrifft destillative Verfahren zur Herstellung von 3-Aminomethyl-3,5,5-trimethylcyclohexylamin (Isophorondiamin, IPDA) mit einem hohen cis/trans-Isomerenverhältnis.

- 10 IPDA wird als Ausgangsprodukt zur Herstellung von Isophorondiisocyanat (IPDI), einer Isocyanatkomponente für Polyurethansysteme, als Aminkomponente für Polyamide und als Härter für Epoxidharze verwendet. IPDA wird üblicherweise aus 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon (Isophoronitril, IPN) hergestellt, wobei in Gegenwart von Ammoniak, Wasserstoff und üblichen Hydrierkatalysatoren die Carbonylgruppe in eine Amino-
- 15 gruppe und die Nitrilgruppe in eine Aminomethylgruppe überführt werden. Man erhält Gemische aus cis-IPDA und trans-IPDA. Beide Isomere weisen unterschiedliche Reaktivitäten auf, was für die vorgesehene technische Anwendung von Bedeutung ist. Gemäß DE-A 42 11 454 werden durch Verwendung eines IPDA-Isomerengemischs, bestehend aus über 40% des trans-Isomeren und unter 60% des cis-Isomeren, als Reaktionskomponente
- 20 in Polyadditionsharzen, wie insbesondere Epoxidharzen, sowohl die Topfzeit verlängert als auch die maximale Härtungstemperatur erniedrigt. Zur Erzielung einer möglichst hohen Reaktionsgeschwindigkeit werden umgekehrt IPDA-Isomerengemische bevorzugt, welche einen möglichst hohen Anteil an dem cis-Isomeren ( $\geq 70\%$ ) aufweisen. Kommerziell erhältliches IPDA besitzt deshalb ein cis/trans-Isomerenverhältnis von 75/25.

25

Unterschiedliche Verfahren zur Erzielung eines hohen cis/trans- bzw. eines hohen trans/cis-Verhältnisses sind aus dem Stand der Technik bereits bekannt.

- Gemäß der DE-A 43 43 890 erfolgt die aminierende Hydrierung des IPN zum IPDA, indem man ein Gemisch aus IPN, Ammoniak und einem C<sub>1</sub>-C<sub>3</sub>-Alkohol in Gegenwart von
- 30 Wasserstoff über einen mit einem Cobalt- und/oder Ruthenium-Festbettkatalysator ausgestatteten Rieselbettreaktor bei 3 bis 8 MPa und einer Temperatur von 40 bis 150°C, vorzugsweise 90 bis 130°C, rieseln lässt und das Reaktionsgemisch zur Abtrennung von NH<sub>3</sub>, H<sub>2</sub>O und Nebenprodukten destillativ aufarbeitet. Bei Verwendung eines Ru-Trägerkatalysators werden hohe cis/trans-Isomerenverhältnisse von 84/16 (Gesamtausbeute an IPDA:
- 35 81%) erzielt.

Die DE-A 43 43 891 beschreibt ein Verfahren zur Herstellung von IPDA, wobei IPN in Gegenwart von Ammoniak und einem Suspensions- oder Festbett-Hydrierkatalysator aus der Reihe der Cobalt-, Nickel- und Edelmetallkatalysatoren mit Wasserstoff bei einem  
5 Druck von 3 bis 20 MPa und einer Temperatur bis zu 150°C umgesetzt und das erhaltene Reaktionsgemisch destillativ aufgearbeitet wird. Die Reaktion wird zweistufig durchgeführt, wobei genau definierte Temperaturbereiche für die einzelnen Stufen eingehalten werden müssen. Ein cis/trans-Isomerenverhältnis von 80/20 lässt sich in einer Gesamtausbeute an IPDA von 91,9% erzielen.

10

In dem Verfahren der EP-A 0 926 130 wird die Hydrierung in Gegenwart einer Säure an Katalysatoren durchgeführt, die Kupfer und/oder ein Metall der achten Nebengruppe des Periodensystems enthalten. Es werden sowohl Lewis- als auch Brönstedt-Säuren eingesetzt; bevorzugt wird 2-Ethylhexansäure verwendet. Die Säure-Zugabe bewirkt eine Erhö-  
15 hung des cis/trans-Isomerenverhältnisses. Die cis/trans-Isomerenverhältnisse sind im allgemeinen  $\geq 70/30$  bei einer Gesamtausbeute an IPDA  $\geq 90\%$ .

20

Das Verfahren der EP-B 0 729 937 ist dadurch charakterisiert, dass das Verfahren in drei räumlich voneinander getrennten Reaktionsräumen durchgeführt wird, wobei cobalt-, nickel-, ruthenium- und/oder andere edelmetallhaltige Katalysatoren eingesetzt werden. Vor dem zweiten Reaktor wird wässrige NaOH-Lösung zudosiert, wodurch die Bildung von ringförmigen Nebenprodukten wie 1,3,3-Trimethyl-6-azabicyclo[3,2,1]octan verringert wird.

25

In dem Verfahren der prioritätsälteren, nicht vorveröffentlichten DE-A 101 42 635.6 wird IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 70/30 ausgehend von IPN gewonnen, indem in dem Hydrierungsschritt ein Hydrierkatalysator mit einem Alkalimetallgehalt  $\leq 0,03$  Gew.-% – berechnet als Alkalimetalloxid – eingesetzt wird.

30

Nachteilig an den bekannten Verfahren zur Herstellung von IPDA mit hohem cis-Anteil ist die aufwendige Herstellung der verwendeten Katalysatoren. Zudem unterliegen diese Katalysatoren im allgemeinen einer Alterung, wodurch ihre katalytische Aktivität im Laufe der Zeit abnimmt. Um dies auszugleichen, wird meist die Reaktionstemperatur erhöht, was jedoch zu einer Verschlechterung des cis/trans-Isomerenverhältnisses und der Selektivität  
35 und damit zu einer Zunahme der Bildung von Nebenprodukten führt. Die meisten, aus dem Stand der Technik bekannten Verfahren zeichnen sich zudem durch eine aufwendige Reaktionsführung aus.

Ein Verfahren zur Herstellung von Isophorondiamin mit einem hohen trans/cis-Isomerenverhältnis ist der DE-A 42 11 454 zu entnehmen. Hierbei wird trans-Isophorondiamin aus Isophoronitril über das Isophoronitrilazin hergestellt. Es wird auch beschrieben, dass sich das trans-Isophorondiamin durch Destillation von kommerziell erhältlichem cis/trans-Isomerengemisch gewinnen lassen würde. Da das cis-Isomer jedoch als Hauptprodukt anfällt, ist dieses Verfahren nicht wirtschaftlich. Über die in der Destillation eingesetzten Vorrichtungen werden keine Angaben gemacht.

10 Aufgabe der Erfindung ist es, ein Verfahren zur Herstellung von Isophorondiamin (IPDA) mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 bereitzustellen, durch das die Nachteile des Standes der Technik vermieden werden.

15 Die Aufgabe wird erfindungsgemäß gelöst durch ein Verfahren zur Gewinnung von 3-Aminomethyl-3,5,5-trimethylcyclohexylamin (Isophorondiamin, IPDA) mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 durch fraktionierte Destillation, welches folgende Schritte enthält:

- 20 a) Bereitstellen von IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $< 73/27$ ;
- b) Einleiten von IPDA in den mittleren Bereich einer Destillationskolonne mit Einbauten und Destillieren des IPDA in dieser Destillationskolonne bei einer Temperatur von 5 bis 300°C und einem Druck von 10 bis 2000 mbar;
- 25 c) gegebenenfalls weiteres Aufreinigen des durch Schritt b) erhaltenen IPDA durch Destillieren in mindestens einer weiteren Kolonne;

wobei durch die Schritte b) und c) eine Auftrennung des in Schritt a) eingesetzten IPDA in mindestens fünf Fraktionen ia) bis iv) erfolgt:

30

- ia) der organische Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA siedender Verunreinigungen,
- ib) der wäßrige Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA siedender Verunreinigungen,
- 35 ii) eine Fraktion höher als cis-IPDA siedender Verunreinigungen,
- iii) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\geq 73/27$  und
- iv) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 66/34$ .

Durch das erfindungsgemäße Verfahren kann prinzipiell – ausgehend von IPDA mit jedem beliebigen cis/trans-Isomerenverhältnis – IPDA mit einem definierten, konstanten cis/trans-Isomerenverhältnis gewonnen werden, wobei ein hoher anwendungsgemäß spezifizierbarer cis-Gehalt definiert eingestellt werden kann. Das Verfahren ist damit weitgehend unabhängig von dem vorgegebenen cis/trans-Isomerenverhältnis und bleibt auch wirtschaftlich, wenn durch eine Alterung des Katalysators und einer damit verbundenen Erhöhung der Reaktionstemperatur der cis-Anteil im IPDA im Laufe der Zeit sinkt. Besonders wirtschaftlich ist das erfindungsgemäße Verfahren, wenn IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\geq 73/27$  aus IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $< 73/27$  gewonnen wird.

Bei Fraktion ib) handelt es sich um in dem erfindungsgemäßen Verfahren anfallendes behandlungsbedürftiges Abwasser. Der Anteil von IPDA in der durch die Schritte b) und c) erhaltenen Fraktion ib) ist im allgemeinen  $\leq 2$  Gew.-%, bevorzugt  $\leq 1000$  ppm, besonders bevorzugt  $\leq 200$  ppm, – bezogen auf das Gesamtgewicht der Fraktion ib).

Die einzelnen Schritte des Verfahrens werden nun näher erläutert.

20

#### Schritt a)

Durch das erfindungsgemäße Verfahren läßt sich insbesondere IPDA gewinnen, bei dem der Anteil an Verunreinigungen weniger als 2 Gew.-%, bevorzugt weniger als 1 Gew.-%, besonders bevorzugt weniger als 0,3 Gew.-%, beträgt.

25

Im allgemeinen kann jedes IPDA enthaltende Produktgemisch, welches bei einem Verfahren zur Herstellung von IPDA anfällt, eingesetzt werden. Bevorzugt wird ein Produktgemisch eingesetzt, das mindestens 70 Gew.-% IPDA, bevorzugt mindestens 88 Gew.-% IPDA, besonders bevorzugt mindestens 92 Gew.-% IPDA, ganz besonders bevorzugt mindestens 95 Gew.-% IPDA, enthält.

30

IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 66/34$  läßt sich nach jedem beliebigen, aus dem Stand der Technik bekannten und beispielsweise vorstehend diskutierten Verfahren zur Herstellung von IPDA aus IPN,  $H_2$  und  $NH_3$  in Gegenwart eines üblichen Hydrierkatalysators, wie z.B. Ra-Nickel gewinnen, insbesondere auch nach in der EP-B 0 729 937 und

35

in der prioritätsälteren, nicht vorveröffentlichten DE-A 101 42 635 beschriebenen Verfahren.

- 5 Da IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 gewonnen werden soll, ist es wirtschaftlich nur sinnvoll, Produktgemische, die IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis kleiner als 73/27 enthalten, fraktioniert zu destillieren. Da die Herstellung von IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis kleiner als 70/30 unter Verwendung von alternen Katalysatoren und ohne aufwendige Verfahrensdurchführung erfolgen kann, ist das erfindungsgemäße Verfahren besonders wirtschaftlich, wenn IPDA mit einem
- 10 cis/trans-Isomerenverhältnis kleiner als 70/30 eingesetzt wird. Es ist auch möglich, Produktgemische einzusetzen, die IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis größer als 73/27 enthalten, um das cis-Isomer durch fraktionierte Destillation noch weiter anzureichern.
- 15 Cis-IPDA (mit einer Reinheit von 98,9%) hat unter Normaldruck einen Siedepunkt von 253,4°C, während trans-IPDA (mit einer Reinheit von 98,4%) unter Normaldruck einen Siedepunkt von 250,7°C hat. Da also die Siedepunkte von cis- und trans-IPDA nah beieinander liegen, ist eine spezielle Verfahrensführung notwendig, um IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 zu gewinnen.

20

#### Schritte b und c)

- 25 Durch diese Schritte wird das eingesetzte, IPDA enthaltende, Produktgemisch sowohl aufgetrennt als auch gereinigt. Mögliche Komponenten/Verunreinigungen, die beispielsweise bei der Destillation des IPDA enthaltenden Produktgemisches (Roh-IPDA) abgetrennt werden, sind NH<sub>3</sub>, sowie die bei der Herstellung von IPDA aus IPN anfallenden Nebenprodukte wie HCN-Eliminierungsprodukte, methylierte Nebenprodukte und/oder unvollständig hydrierte Zwischenprodukte.

30

Gemäß Schritt b) wird das IPDA zuerst in den mittleren Bereich einer (ersten) Destillationskolonne mit Einbauten geleitet. Hierfür lässt sich jede beliebige Destillationskolonne verwenden. Unter dem "mittleren Bereich" einer Destillationskolonne versteht man den Bereich zwischen Kopf und Sumpf, also den Seitenzulauf, der Destillationskolonne.

35

Als Einbauten sind jegliche dem Fachmann bekannte Einbauten einsetzbar. Bevorzugte Einbauten sind ausgewählt aus der Gruppe Füllkörper wie Pall-Ringe und Raschig-Ringe,

strukturierte Packungen aus Blech wie Mellapak 250Y® von Sulzer Ltd. (Winterthur/Schweiz), Montz (Hilden/Deutschland) und Koch-Glitsch (Wichita, KS/USA) und strukturierte Packungen aus Metallgewebe wie Sulzer BX® von Sulzer Ltd. (Winterthur/Schweiz), Montz (Hilden/Deutschland) und Koch-Glitsch (Wichita, KS/USA).

5

Die Schritte b) und c) lassen sich sowohl in einer, als auch in zwei oder drei Kolonnen durchführen. Es ist auch möglich, mehr Kolonnen einzusetzen, dies ist jedoch in der Regel nicht notwendig.

10

Wird die fraktionierte Destillation nur in einer Kolonne durchgeführt, so wird eine Trennwandkolonne eingesetzt. Wird die fraktionierte Destillation in zwei räumlich voneinander getrennten Kolonnen durchgeführt, so ist entweder mindestens eine der beiden Kolonnen eine Trennwandkolonne oder eine der Fraktionen iii) und iv) wird an einer Seitenentnahme gewonnen.

15

Werden keine Trennwandkolonnen eingesetzt, so werden vorzugsweise drei herkömmliche Destillationskolonnen miteinander verschalten. Hierdurch wird eine sinnvolle Auftrennung und Reinigung erzielt.

20

Bevorzugt erfolgt die Auftrennung und Reinigung des IPDA in zwei Kolonnen, wovon eine eine Trennwandkolonne ist, besonders bevorzugt ist die zweite Kolonne eine Trennwandkolonne.

25

Werden die Schritte b) und c) in einer Trennwandkolonne durchgeführt, so werden die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) über Kopf der Kolonne und die schwer siedenden Verunreinigungen über Sumpf der Kolonne abgezogen. Der am Sumpf der Kolonne abgezogene Strom wird erst mit Hilfe eines Verdampfers verdampft. Die verdampfbaren Anteile werden dann in die Kolonne zurückgeführt, während die nicht verdampfbaren Anteile, bei denen es sich um die schwer siedenden Verunreinigungen handelt (Fraktion ii)), ausgeschleust werden. Entsprechend wird mit dem am Kopf der Kolonne entnommenen Strom verfahren. Dieser wird zunächst in einem Kondensator kondensiert und in einem Phasenabscheider getrennt. Die schwerere wäßrige Phase (Fraktion ib)) , bei der es sich um behandlungsbedürftiges Abwasser handelt, wird ausgeschleust, während die leichtere organische Phase (Fraktion ia)) teilweise in die Kolonne zur weiteren Auftrennung rückgeführt wird. Das gewünschte Wertprodukt, die an cis-angereicherte Fraktion (Fraktion iii)) wird auf der dem Zulauf gegenüberliegenden Seite des Trennblechs im unteren

30

35



ren Bereich der Kolonne, d. h. oberhalb des Sumpfs der Kolonne, entnommen. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) wird auf der dem Zulauf gegenüberliegenden Seite des Trennblechs im oberen Bereich der Kolonne, d. h. unterhalb des Kopfes der Kolonne, entnommen. Die Trennwandkolonne wird im allgemeinen bei Sumpftemperaturen von 150 bis 300°C, bevorzugt von 170 bis 250°C, besonders bevorzugt von 170 bis 200°C, und Kopftemperaturen von 5 bis 100°C, bevorzugt von 10 bis 90°C, besonders bevorzugt von 15 bis 65°C; betrieben. Der Druck in der Kolonne liegt im allgemeinen bei 10 bis 2000 mbar, bevorzugt bei 20 bis 200 mbar, besonders bevorzugt bei 35 bis 50 mbar.

Werden zwei Kolonnen miteinander verschalten, von denen eine eine Trennwandkolonne ist, so kann die Trennwandkolonne entweder als erste oder als zweite Kolonne eingesetzt werden. Hier werden die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) über Kopf der ersten und/oder der zweiten Kolonne und die schwer siedenden Verunreinigungen (Fraktion ii)) über Sumpf der ersten und/oder der zweiten Kolonne abgetrennt. Es hat sich als vorteilhaft erwiesen, die leicht siedenden Verunreinigungen über Kopf der ersten Kolonne abzutrennen.

Wie im Falle des Einsatzes von lediglich einer Kolonne wird auch hier der über Kopf abgezogene Strom erst in einem Kondensator kondensiert und dann in einem Phasenabscheider in eine schwerere wäßrige Fraktion (Fraktion ib)) und eine leichtere organische Fraktion (Fraktion ia)) getrennt. Hierbei wird die organische Fraktion (Fraktion ia)) teilweise zur weiteren Auftrennung in die Kolonne rückgeführt.

Werden auch die schwer siedenden Verunreinigungen – über Sumpf der ersten Kolonne – abgetrennt, so wird der von leicht und schwer siedenden Verunreinigungen weitgehend befreite IPDA-Strom dem mittleren Bereich der ersten Kolonne entnommen. Werden die schwer siedenden Verunreinigungen nicht über Sumpf der ersten Kolonne abgetrennt, so wird der von leicht siedenden Verunreinigungen befreite IPDA-Strom über Sumpf der ersten Kolonne ausgeschleust. Der über Sumpf der Kolonne ausgeschleuste Strom wird über einen Verdampfer geleitet und teilweise wieder in die Kolonne rückgeführt. Handelt es sich bei dem über Sumpf der Kolonne ausgeschleusten Strom um die schwer siedenden Verunreinigungen und nicht um den IPDA-Strom, so werden die nicht verdampfenden Anteile (Fraktion ii)) ausgeschleust.

Der IPDA-Strom wird nun im mittleren Bereich in die zweite Kolonne eingeleitet. Wurden die schwer siedenden Verunreinigungen nicht bereits in der ersten Kolonne abgetrennt, so werden sie jetzt über den Sumpf der Kolonne entnommen und ausgeschleust.

Das gewünschte Wertprodukt, die an cis-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iii)), wird dem Seitenablauf der zweiten Kolonne, also weder dem Kopf noch dem Sumpf, sondern dem Bereich dazwischen, entnommen. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) wird über Kopf der zweiten Kolonne abgezogen oder dem Bereich unterhalb des Kopfes, aber nicht dem Sumpf, der zweiten Kolonne entnommen.

Besonders vorteilhaft ist es, die an cis-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iii)) dem unteren Bereich der zweiten Kolonne und die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) dem oberen Bereich der zweiten Kolonne zu entnehmen, und den über Kopf und/oder über Sumpf der zweiten Kolonne jeweils abgezogenen Strom dem in die erste Kolonne eingeschleusten Rohproduktstrom zuzumischen, um diesen Strom/diese Ströme einer erneuten Trennung zuzuführen. Die Rückführung sollte so gering wie möglich sein; üblicherweise werden etwa 1 bis 5 Gew.-% des Zulaufs rückgeführt.

Die erste Kolonne wird im allgemeinen bei Sumpftemperaturen von 150 bis 300°C, bevorzugt von 170 bis 250°C, besonders bevorzugt von 170 bis 200°C, und Kopftemperaturen von 5 bis 100°C, bevorzugt von 10 bis 90°C, besonders bevorzugt von 15 bis 65°C, betrieben. Der Druck in der ersten Kolonne liegt üblicherweise bei 10 bis 1000 mbar, bevorzugt bei 30 bis 500 mbar, besonders bevorzugt bei 35 bis 200 mbar.

Die zweite Kolonne wird im allgemeinen bei Sumpftemperaturen von 140 bis 300°C, bevorzugt von 150 bis 250°C, besonders bevorzugt von 160 bis 200°C, und Kopftemperaturen von 100 bis 250°C, bevorzugt von 130 bis 200°C, besonders bevorzugt von 140 bis 170°C, betrieben. Der Druck in der zweiten Kolonne liegt üblicherweise bei 10 bis 1000 mbar, bevorzugt bei 30 bis 300 mbar, besonders bevorzugt bei 35 bis 120 mbar.

Werden drei Destillationskolonnen miteinander verschalten, so werden die schwer siedenden Verunreinigungen jeweils über den Sumpf der ersten, zweiten und/oder dritten Kolonne abgezogen. Hierbei wird der Sumpfablauf in einem Verdampfer verdampft. Die verdampfbaren Anteile werden zur erneuten Trennung in die jeweilige Kolonne rückgeschleust, und die nicht verdampfbaren Anteile (Fraktion ii)) werden ausgeschleust. Bevorzugt erfolgt der Ablauf der schwer siedenden Verunreinigungen über den Sumpf der ersten oder der dritten Kolonne. Die leicht siedenden Verunreinigungen werden über den Kopf der ersten, zweiten und/oder dritten Kolonne abgezogen, in einem Kondensator kondensiert und anschließend in einem Phasenabscheider in eine schwerere wäßrige Fraktion (Fraktion ib)) und eine leichtere organische Fraktion (Fraktion ia)) getrennt. Die schwerere

wäßrige Fraktion wird ausgeschleust, und die leichtere organische Fraktion wird teilweise der Kolonne rückgeführt bzw. teilweise ausgeschleust. Generell können sowohl zuerst die leicht siedenden Verunreinigungen als auch zuerst die schwer siedenden Verunreinigungen abgetrennt werden. Die Abtrennung der leicht und schwer siedenden Verunreinigungen erfolgt in der Regel nicht in derselben Kolonne.

Je nach Verschaltung der Kolonnen wird die an cis-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iii)) entweder über Kopf oder über Sumpf der zweiten oder dritten Kolonne entnommen. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) wird ebenfalls entweder über Kopf oder Sumpf der zweiten oder dritten Kolonne entnommen. Die an cis-Isomer angereicherte und die an trans-Isomer angereicherte Fraktion können entweder derselben Kolonne, in der Regel der dritten Kolonne, oder verschiedenen Kolonnen entnommen werden. Werden die beiden Fraktionen iii) und iv) derselben Kolonne entnommen, so wird das gewünschte Wertprodukt, die an cis-Isomer angereicherte Fraktion, über den Sumpf der Kolonne, und die an trans-Isomer angereicherte Fraktion über den Kopf der Kolonne entnommen. Werden die beiden Fraktionen iii) und iv) in verschiedenen Kolonnen entnommen, so ist es möglich, beide Fraktionen über Kopf oder über Sumpf zu entnehmen. Es ist auch möglich, eine Fraktion über Kopf und die andere über Sumpf zu entnehmen.

Generell werden die über Kopf oder Sumpf der Kolonnen entnommenen Ströme in einem Kondensator kondensiert bzw. in einem Verdampfer verdampft und teilweise in die Kolonne zur weiteren Auftrennung rückgeführt.

Werden drei Kolonnen miteinander verschalten, so werden in der Regel Ströme nur über Kopf oder Sumpf der Kolonnen entnommen, und im mittleren Bereich, also dem Bereich zwischen Kopf und Sumpf, d. h. über den Seitenzulauf den einzelnen Kolonnen zugeführt.

Die drei Kolonnen werden im allgemeinen bei Sumpftemperaturen von 150 bis 250°C, bevorzugt von 170 bis 225°C, besonders bevorzugt von 170 bis 200°C, und Kopftemperaturen von 40 bis 180°C, bevorzugt von 70 bis 170°C, besonders bevorzugt von 70 bis 150°C, betrieben. Der Druck in den Kolonnen liegt üblicherweise bei 30 bis 1500 mbar, bevorzugt bei 100 bis 500 mbar, besonders bevorzugt bei 110 bis 200 mbar.

In einer Ausführungsvariante von drei miteinander verschalteten Kolonnen werden in der ersten Kolonne die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) über Kopf abgezogen. Der Sumpfablauf der ersten Kolonne wird in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne eingeleitet. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) wird über Kopf der

zweiten Kolonne entnommen, während der Sumpfablauf der zweiten Kolonne zur weiteren Auftrennung in den mittleren Bereich der dritten Kolonne eingeleitet wird. Über den Sumpfablauf der dritten Kolonne werden nun die schwer siedenden Verunreinigungen (Fraktion ii)) abgetrennt, während das gewünschte Wertprodukt (Fraktion iii)) über den Kopf der dritten Kolonne entnommen wird.

In einer anderen Ausführungsvariante von drei miteinander verschalteten Kolonnen werden in der ersten Kolonne die schwer siedenden Verunreinigungen (Fraktion ii)) über den Sumpf abgetrennt. Der über Kopf entnommene Ablauf der ersten Kolonne wird in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne eingeleitet. Die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) werden über Kopf der zweiten Kolonne entnommen, während der Sumpfablauf der zweiten Kolonne zur weiteren Auftrennung in den mittleren Bereich der dritten Kolonne eingeleitet wird. Als Sumpfablauf der dritten Kolonne wird nun das gewünschte Wertprodukt (Fraktion iii)) abgetrennt, während über den Kopf der dritten Kolonne die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) entnommen wird.

In einer weiteren Ausführungsvariante von drei miteinander verschalteten Kolonnen werden in der ersten Kolonne die schwer siedenden Verunreinigungen (Fraktion ii)) über den Sumpf abgetrennt. Der über Kopf entnommene Ablauf der ersten Kolonne wird in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne eingeleitet. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iii)) wird über den Sumpf der zweiten Kolonne entnommen, während der über Kopf der zweiten Kolonne entnommene Strom zur weiteren Auftrennung in den mittleren Bereich der dritten Kolonne eingeleitet wird. Als Sumpfablauf der dritten Kolonne wird nun die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) entnommen, während über den Kopf der dritten Kolonne die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) abgetrennt werden.

In einer vierten Ausführungsvariante von drei miteinander verschalteten Kolonnen sind die zweite und die dritte Kolonne unabhängig voneinander. Der Sumpfablauf der ersten Kolonne wird in der dritten Kolonne weiter aufgetrennt, während der über Kopf entnommene Strom in der zweiten Kolonne weiter aufgetrennt wird. Sowohl der Sumpfablauf als auch der über Kopf entnommene Strom werden jeweils in den mittleren Bereich der zweiten oder dritten Kolonne eingeleitet. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iv)) wird über den Sumpf der zweiten Kolonne entnommen, während über den Kopf der zweiten Kolonne die leicht siedenden Verunreinigungen (Fraktion i)) abgetrennt werden. Über den Sumpfablauf der dritten Kolonne werden nun die schwer siedenden Verunreinigungen

(Fraktion ii)) abgetrennt, während das gewünschte Wertprodukt (Fraktion iii)) über den Kopf der dritten Kolonne entnommen wird.

Wie bereits vorstehend bei der Beschreibung der Verschaltung der einen, zwei oder drei  
5 Kolonnen erläutert, wird durch die fraktionierte Destillation das IPDA in mindestens fünf Fraktionen –ia), ib), ii), iii) und iv) – aufgetrennt.

Die Fraktion i) welche die Teilfraktionen ia) und ib) umfaßt, enthält die leicht siedenden  
Komponenten/Verunreinigungen, also die Komponenten/Verunreinigungen, die niedriger  
10 sieden als trans-IPDA. Die Fraktion i) wird jeweils über Kopf der Kolonne/n abgetrennt, in einem Kondensator kondensiert und zur Trennung von organischer und wäßriger Phase in einen Phasenabscheider überführt. Die leichtere organische Phase (Fraktion ia)) wird dann entweder ganz oder teilweise zur weiteren Aufreinigung in die Kolonne rückgeführt bzw. teilweise ausgeschleust. Die schwerere wäßrige Phase (Fraktion ib)), bei der es sich um  
15 Abwasser handelt, wird einer Entsorgungsstation zugeführt. Die Menge an IPDA im Abwasser ist im allgemeinen  $\leq 2$  Gew.-%, bevorzugt  $\leq 1000$  ppm, besonders bevorzugt  $\leq 200$  ppm, jeweils bezogen auf das Gesamtgewicht des Abwassers (der Fraktion ib)).

Die Fraktion ii) enthält die schwer siedenden Komponenten/Verunreinigungen, also dieje-  
20 nigen Komponenten/Verunreinigungen, die höher sieden als cis-IPDA. Sie wird jeweils über den Sumpfablauf der Kolonne/n abgetrennt. Der so abgetrennte Strom wird in einen Verdampfer geleitet. Die verdampfbbaren Anteile werden wieder in die Kolonne zurückgeführt, während der nicht verdampfbbare Anteil ausgeschleust wird.

Die Fraktion iii) ist das gewünschte Wertprodukt. Bei ihr handelt es sich also um die an  
cis-IPDA angereicherte Fraktion. Die Fraktion iii) enthält IPDA mit einem cis/trans-  
Isomerenverhältnis  $\geq 73/27$ , bevorzugt IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis im  
Bereich von 73/27 bis 76/24, besonders bevorzugt IPDA mit einem cis/trans-  
Isomerenverhältnis im Bereich von 73/27 bis 75/25. Je nach Kolonne bzw. Kolonnenver-  
30 schaltung wird sie entweder über Kopf, im oberen, mittleren oder unteren Bereich oder dem Sumpf der Kolonne entnommen.

Die Fraktion iv) ist die an trans-IPDA angereicherte bzw. an cis-IPDA abgereicherte Frak-  
tion. Sie enthält im allgemeinen IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 66/34$ ,  
35 bevorzugt IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 63/37$ , besonders bevorzugt IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 60/40$ . Auch sie wird – ebenso wie Fraktion iii) – entweder über Kopf, im oberen, mittleren oder unteren Bereich oder dem Sumpf

der Kolonne entnommen. Auch diese Fraktion lässt sich kommerziell verwerten (siehe DE-A 42 11 454).

5 Erfindungsgemäße Ausführungsvarianten, die jedoch nicht limitierend sein sollen, werden nun anhand der dafür eingesetzten Anlagen detailliert beschrieben. Die Anlagen sind in den Figuren 1 bis 7 dargestellt.

10 Die Temperaturen, Drücke und theoretischen Böden der einzelnen Kolonnen werden den einzelnen Ausführungsvarianten des Verfahrens angepaßt. Generell läßt sich jedoch sagen, daß die Temperaturen und Drücke im Durchschnitt in den einzelnen Kolonnen von 5 bis 300°C bzw. von 10 bis 2000 mbar betragen und die Kolonne eine durchschnittliche Trennleistung der Böden von 20 bis 120 theoretischen Böden, bevorzugt von 25 bis 80 theoretischen Böden, besonders bevorzugt von 30 bis 60 theoretischen Böden, aufweisen.

15 Die anliegende Zeichnung zeigt in den Figuren 1 bis 7 schematisch Anlagen, in denen die Schritte b) und c) des erfindungsgemäßen Verfahrens zur Gewinnung von IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 in einer, zwei oder drei Kolonnen durchgeführt werden, nämlich in

20 **Figur 1** eine schematische Darstellung einer Anlage, in der die einzige Kolonne eine Trennwandkolonne ist.

**Figur 2** eine schematische Darstellung einer Anlage, wobei die erste Kolonne eine  
25 herkömmliche Destillationskolonne und die zweite Kolonne eine Trennwandkolonne ist.

**Figur 3** eine schematische Darstellung einer Anlage, wobei die erste Kolonne eine  
30 Trennwandkolonne und die zweite Kolonne eine herkömmliche Destillationskolonne ist.

**Figur 4 bis 7** eine schematische Darstellung einer Anlage, wobei alle drei Kolonnen herkömmliche Destillationskolonnen sind.

35 Die Anlagen gemäß der Figuren 4 bis 7 unterscheiden sich durch die Verschaltungen der Kolonnen und somit durch die Entnahmestellen der Fraktionen: Leichtsieder-Fraktion (ia und ib)) (4), Schwertsieder-Fraktion ii) (5), an cis-Isomer angereicherte IPDA-Fraktion iii) (2) und an trans-Isomer angereicherte IPDA-Fraktion iv) (3).

Wird eine Anlage gemäß Figur 1 eingesetzt, so wird die IPDA enthaltende Produktmischung über eine Zuleitung 1 in den mittleren Bereich einer Trennwandkolonne 6 gegeben. Leicht siedende Verunreinigungen (Fraktion i)) werden über den Kopf 14 der Kolonne  
5 abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und nach Kondensation in einen Phasenscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase (Fraktion ia)) wird teilweise in die Kolonne 6 rückgeführt, teilweise über die Ableitung 4 ausgeschleust. Die schwerere wäßrige Phase (Fraktion ib)) wird über die Ableitung 8 abgezogen und verworfen. Schwer siedende Verunreinigungen (Fraktion ii)) werden über den Sumpf 13 der Trennwandkolonne  
10 6 abgezogen. Ein Teil dieses Sumpfablaufs wird nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 wieder der Kolonne 6 zugeführt, der andere Teil wird über die Ableitung 5 ausgeschleust.

Die Trennwandkolonne 6 wird im allgemeinen bei Kopftemperaturen von 5 bis 100°C, bei  
15 Sumpftemperaturen von 150 bis 300°C und/oder bei Drücken von 10 bis 2000 mbar, bevorzugt bei Kopftemperaturen von 10 bis 90°C, bei Sumpftemperaturen von 170 bis 250°C und/oder bei Drücken von 20 bis 200 mbar, besonders bevorzugt bei Kopftemperaturen von 15 bis 65°C, bei Sumpftemperaturen von 170 bis 200°C und/oder bei Drücken von 35 bis 50 mbar, betrieben. Die Trennleistung beträgt im allgemeinen 1 bis 50 theoretische  
20 Böden, bevorzugt 1 bis 40 theoretische Böden, besonders bevorzugt 1 bis 35 theoretische Böden.

In einer Anlage gemäß Figur 2 wird ein Produktgemisch, enthaltend IPDA, über einen  
Einlass 1 in eine herkömmliche Destillationskolonne 7 gegeben und dort destilliert. Leicht-  
25 siedende Komponenten werden über Kopf 14 der Kolonne abgezogen, nach Kondensation in einem Kondensator 12 in einen Phasenabscheider 9 überführt und dort in eine leichtere organische und eine schwerere wäßrige Phase getrennt. Die leichtere organische Phase wird teilweise über den Abzug 4 verworfen, teilweise in die Destillationskolonne 6 rückgeführt. Die schwerere wäßrige Phase wird über die Ableitung 8 entsorgt.

30 Die Temperaturen am Kopf der Destillationskolonne 7 betragen im allgemeinen 20 bis 100°C, bevorzugt 30 bis 80°C und besonders bevorzugt 35 bis 65°C, die Sumpftemperaturen der Destillationskolonne 7 betragen im allgemeinen 150 bis 250°C, bevorzugt 170 bis 225°C, besonders bevorzugt 170 bis 200°C. Der durchschnittliche Druck in der Kolonne  
35 liegt bei 50 bis 1500 mbar. Bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck in der Kolonne von 100 bis 500 mbar, besonders bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck von 110 bis 200 mbar.

Das gereinigte IPDA wird über einen Seitenabzug 10 der Trennwandkolonne 6 entnommen und in eine weitere Kolonne 7 überführt, die hier als gewöhnliche Destillationskolonne ausgebildet ist.

- 5 Die Temperaturen am Kopf der Destillationskolonne 7 betragen im allgemeinen 130 bis 250°C, bevorzugt 140 bis 200°C und besonders bevorzugt 150 bis 170°C, die Sumpftemperaturen der Destillationskolonne 7 betragen im allgemeinen 140 bis 250°C, bevorzugt 150 bis 220°C, besonders bevorzugt 160 bis 190°C. Der durchschnittliche Druck in der Kolonne liegt bei 30 bis 1000 mbar. Bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck in der Ko-
- 10 lonne von 50 bis 300 mbar, besonders bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck von 80 bis 120 mbar.

- Die leichtestsiedenden Komponenten werden über Kopf 14 der Kolonne 7 abgezogen und nach Kondensation in einem Kondensator 12 teils der Kolonne 7 wieder zugeführt, teils in
- 15 die Zuleitung 1 eingeschleust, um sie einer erneuten Trennung in Kolonne 6 zuzuführen. Dasselbe geschieht mit den schwerstsiedenden Komponenten, die über den Sumpf 13 der Kolonne 7 abgezogen und teilweise nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 wieder in Kolonne 7 eingespeist, teils dem Produktgemisch in Zuleitung 1 zugegeben werden.

- 20 Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über einen Seitenabzug 2, die an trans-Isomer angereicherte Fraktion über einen Seitenabzug 3 abgezogen. Der Seitenabzug für die an cis-Isomer angereicherte Fraktion liegt unterhalb des Seitenabzugs für die an trans-Isomer angereicherte Fraktion.

- 25 Die Durchführung von Schritt b) des Verfahrens in einer Anlage gemäß Fig. 3 ist besonders vorteilhaft, da an jeweils zwei Stellen leicht und schwersiedende Verunreinigungen abgetrennt werden: Leichtsiedende Komponenten werden sowohl über Kopf 14 der Kolonne 6, als auch über Kopf 14 der Kolonne 7 abgetrennt, während schwersiedende Verunreinigungen sowohl über den Sumpfablauf 13 der Kolonne 6 als auch über den Sumpfablauf
- 30 13 der Kolonne 7 abgetrennt werden.

- Bei Durchführung von Schritt b) des erfindungsgemäßen Verfahrens in Anlagen gemäß Figur 4, 5, 6 oder 7 werden jeweils drei herkömmliche Destillationssäulen 7, 7A und 7B eingesetzt, die sich in den geometrischen Daten – dem Durchmesser und der Höhe – unterscheiden.
- 35



Der Sumpf 13 der Destillationskolonne 7 wird kontinuierlich in eine Trennwandkolonne 6 überführt. In Leitung 15 führt eine Verzweigung 16 zu einem Verdampfer 11, wo ein Teil des Sumpfablaufs wieder verdampft und in Kolonne 7 rückgeführt wird. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über einen Seitenabzug 2 der Kolonne 6 entnommen, die an trans-Isomer angereicherte Fraktion wird über Kopf der Destillationskolonne abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und anschließend teilweise in Kolonne 6 rückgeführt, teilweise über Leitung 3 entnommen. Über den Sumpf 13 der Trennwandkolonne 6 werden hochsiedende Verunreinigungen teils über Leitung 5 ausgeschleust, teils nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 der Kolonne 6 wieder zugeführt.

Die Temperaturen am Kopf der Trennwandkolonne 6 betragen im allgemeinen 100 bis 250°C, bevorzugt 130 bis 190°C und besonders bevorzugt 140 bis 160°C, die Sumpftemperaturen der Trennwandkolonne 6 betragen im allgemeinen 150 bis 300°C, bevorzugt 170 bis 250°C, besonders bevorzugt 170 bis 195°C. Der durchschnittliche Druck in der Kolonne liegt bei 10 bis 1000 mbar. Bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck in der Kolonne von 30 bis 200 mbar, besonders bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck von 35 bis 50 mbar.

Wird Schritt b) des erfindungsgemäße Verfahrens in einer Anlage gemäss Figur 3 durchgeführt, so wird das IPDA über die Zufuhr 1 in eine Trennwandkolonne 6 geschleust. Hochsiedende Verunreinigungen werden als Sumpf 13 der Kolonne teils über die Ableitung 5 ausgeschleust, teils nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 der Kolonne wieder zugeführt. Leichtsiedende Verunreinigungen werden über Kopf 14 der Kolonne abgezogen und nach Kondensation in einem Kondensator 12 in einen Phasenscheider 9 überführt. Die sich abgesetzte leichtere organische Phase wird teilweise über die Ableitung 4 ausgeschleust, teilweise in die Trennwandkolonne 6 rückgeführt. Die schwerere Phase wird über die Ableitung 8 ausgeschleust.

Die Temperaturen am Kopf der Trennwandkolonne 6 betragen im allgemeinen 5 bis 100°C, bevorzugt 10 bis 90°C und besonders bevorzugt 15 bis 50°C, die Sumpftemperaturen der Trennwandkolonne 6 betragen im allgemeinen 150 bis 300°C, bevorzugt 170 bis 250°C, besonders bevorzugt 170 bis 195°C. Der durchschnittliche Druck in der Kolonne liegt bei 10 bis 1000 mbar. Bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck in der Kolonne von 30 bis 200 mbar, besonders bevorzugt ist ein durchschnittlicher Druck von 35 bis 50 mbar.

Die Temperaturen in den Destillationskolonnen 7, 7A und 7B betragen am Kopf im allgemeinen 40 bis 180°C, bevorzugt 70 bis 170°C, besonders bevorzugt 70 bis 150°C, die Temperaturen am Sumpf üblicherweise 150 bis 250°C, bevorzugt 170 bis 225°C, besonders bevorzugt 170 bis 190°C. Der Druck in diesen Kolonnen liegt im allgemeinen bei 30 bis 1500 mbar, bevorzugt bei 100 bis 500 mbar, besonders bevorzugt bei 110 bis 200 mbar.

Bei Durchführung des Verfahrens in einer Anlage gemäß Figur 4 wird die IPDA enthaltende Produktmischung über eine Zuleitung 1 in den mittleren Bereich der ersten Kolonne 7 gegeben. Leicht siedende Verunreinigungen werden über den Kopf der Kolonne abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und anschließend in einen Phasenscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase wird teilweise in die Kolonne 7 rückgeführt, teilweise über die Ableitung 4 ausgeschleust. Die schwerere wäßrige Phase wird über die Ableitung 8 abgezogen und verworfen. Das so gereinigte IPDA, welches noch hochsiedende Verunreinigungen enthalten kann, wird über den Sumpf der ersten Kolonne 7 abgezogen und in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne 7A eingeletet. Über den Kopf der zweiten Kolonne 7A wird jetzt die an trans-Isomer angereicherte Fraktion abgezogen, in einem Kondensator kondensiert, teilweise über die Leitung 3 abgeführt und teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt. Über den Sumpf der Kolonne 7A wird die an cis-Isomer angereicherte Fraktion, welche noch schwer siedende Verunreinigungen enthalten kann, abgezogen und in den mittleren Bereich der dritten Kolonne 7B eingeletet. Über den Sumpf der dritten Kolonne werden jetzt schwer siedende Verunreinigungen über die Ableitung 5 ausgeschleust. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über Kopf der Kolonne 7B entnommen, in einem Kondensator 11 kondensiert und anschließend teilweise über die Leitung 2 entnommen, teilweise zur erneuten Trennung in Kolonne 7B zurückgeleitet.

25

Bei Durchführung des Verfahrens in einer Anlage gemäß Figur 5 wird die IPDA enthaltende Produktmischung über eine Zuleitung 1 in den mittleren Bereich der ersten Kolonne 7 eingeschleust. Über den Sumpf dieser ersten Kolonne werden jetzt schwer siedende Verunreinigungen entnommen, in einem Kondensator 11 kondensiert und anschließend die schwerer flüchtigen Bestandteile über die Ableitung 5 ausgeschleust und die leichter flüchtigen Anteile zur erneuten Trennung in Kolonne 7 zurückgeschleust. Über den Kopf der Kolonne 7 wird die so gereinigte IPDA enthaltende Fraktion abgezogen, in einem Kondensator 11 kondensiert, teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt und teilweise in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne 7A eingeschleust. Über den Kopf dieser zweiten Kolonne 7A werden leicht siedende Verunreinigungen abgezogen, in einem Kondensator 11 kondensiert und anschließend in einen Phasenscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase wird teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt, teilweise über die Ableitung 4 ausge-

35

schleust. Die schwerere wäßrige Phase wird über die Ableitung 8 abgezogen und verworfen. Das so gereinigte IPDA wird nun zur weiteren Trennung von cis- und trans IPDA über den Sumpf der zweiten Kolonne 7A abgezogen und in den mittleren Bereich der dritten Kolonne 7B eingeleitet. Über den Sumpf der Kolonne 7B wird die an cis-Isomer angereicherte Fraktion abgezogen und in einem Kondensator 11 kondensiert. Die schwerer flüchtigen Bestandteile, bei denen es sich um cis-Isomer handelt, werden über die Ableitung 2 ausgeschleust, die leichter flüchtigen Bestandteile in die Kolonne 7B zur erneuten Trennung zurückgeleitet.

- 10 Bei Durchführung des Verfahrens in einer Anlage gemäß Figur 6 wird die IPDA enthaltende Produktmischung über eine Zuleitung 1 in den mittleren Bereich der ersten Kolonne 7 gegeben. Leicht siedende Verunreinigungen werden über den Kopf 14 der Kolonne 7 abgezogen und in einem Kondensator 12 kondensiert. Ein Teil wird anschließend in die Kolonne 7 rückgeführt, der andere Teil wird zur weiteren Trennung in den mittleren Bereich der zweiten Kolonne 7A eingeschleust. Über den Sumpf 13 der ersten Kolonne 7 wird kontinuierlich Sumpfablauf entnommen und teilweise über Leitung 5 ausgeschleust (Fraktion ii)), teilweise nach Verdampfung in dem Verdampfer 11 wieder in Kolonne 7 rückgeführt. Über den Kopf 14 der zweiten Kolonne 7A wird jetzt die an trans-Isomer angereicherte, noch leichtsiedende Komponenten/Verunreinigungen enthaltende Fraktion abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und teilweise in den mittleren Bereich der dritten Kolonne 7B eingeleitet, teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt. Über den Sumpf 13 der Kolonne 7A wird die an cis-Isomer angereicherte Fraktion (Fraktion iii)) abgezogen oder nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 der Kolonne 7A wieder zugeführt. Über den Kopf 14 der dritten Kolonne 7B werden jetzt leichtsiedende Verunreinigungen entnommen, in einem Kondensator 12 kondensiert und anschließend in einen Phasenabscheider gegeben. Die leichtere organische Phase (Fraktion ia)) wird teilweise über die Leitung 4 entnommen, teilweise zur erneuten Trennung in Kolonne 7B zurückgeleitet. Die schwerere wäßrige Phase (Fraktion ib)) wird über die Ableitung 8 ausgeschleust. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion wird über den Sumpf 13 der Kolonne 7B entnommen, teilweise in einem Verdampfer 11 verdampft und der Kolonne 7B wieder zugeführt, teilweise über die Leitung 3 ausgeschleust.

- 35 Bei Durchführung des Verfahrens in einer Anlage gemäß Figur 7 wird die IPDA enthaltende Produktmischung über eine Zuleitung 1 in den mittleren Bereich der ersten Kolonne 7 gegeben. Der leichter siedende Anteil der Produktmischung wird über den Kopf 14 der Kolonne 7 abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und anschließend teilweise in die zweite Kolonne 7A überführt, teilweise in Kolonne 7 rückgeschleust. Der schwerer

siedende Anteil der Produktmischung wird über den Sumpfablauf 13 der Kolonne 7 entnommen. Er wird teilweise im Verdampfer 11 verdampft und wieder in Kolonne 7 rückgeschleust, teilweise in den mittleren Bereich der dritten Kolonne 7B eingeschleust.

5 In der zweiten Säule erfolgt die Trennung der Leichtsieder-Fraktion (Fraktion i)) und der an trans-Isomer angereicherten Fraktion (Fraktion iv)). Über den Kopf 14 der zweiten Kolonne 7A werden die leichtsiedenden Komponenten/Verunreinigungen (Fraktion i)) abgezogen, in einem Kondensator 12 kondensiert und in einen Phasenabscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase (Fraktion ia)) wird teilweise über die Leitung 4 ausgeschleust, teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt. Die schwerere wäßrige Phase (Fraktion  
10 ib)) wird über Leitung 8 entnommen. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion wird über den Sumpf 13 der zweiten Kolonne 7A abgezogen, teilweise wieder verdampft in einem Verdampfer 11 und in die Kolonne 7A zurückgeschleust, teilweise über die Leitung 3 abgezogen.

15

In der dritten Säule erfolgt die Trennung der Hochsieder-Fraktion (Fraktion ii)) und der an cis-Isomer angereicherten Fraktion (Fraktion iii)). Über den Sumpf der dritten Kolonne werden schwer siedende Verunreinigungen über die Ableitung 5 teils ausgeschleust, teils nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 wieder in die Kolonne 7B rückgeschleust. Die  
20 an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über Kopf der Kolonne 7B entnommen, in einem Kondensator 12 kondensiert und anschließend teilweise über die Leitung 2 entnommen, teilweise zur erneuten Trennung in Kolonne 7B zurückgeleitet.

25

Die Erfindung wird nun in den folgenden Ausführungsbeispielen zusätzlich näher erläutert.

### Ausführungsbeispiele

30 In den Ausführungsbeispielen wurde die Destillation von Roh-IPDA mit der in Tabelle 1 angegebenen Zusammensetzung untersucht. Die geforderten Produktreinheiten für die dadurch erhältlichen an trans-IPDA bzw. cis-IPDA angereicherten Fraktionen sind ebenfalls der Tabelle 1 zu entnehmen. Zusätzlich sollten bei der Hochsieder- und der Leichtsiederabtrennung maximal 0,5 kg/h IPDA (cis und trans) im Leichtsieder- und im Abwasserstrom und maximal 10 kg/h IPDA (cis und trans) im Hochsiederstrom verloren werden.

35

Alle Ausführungsbeispiele sind mit der Simulationssoftware CHEMASIM der BASF AG berechnet worden. Die Apparate sind mit Auslegungsprogrammen der BASF AG dimensi-

oniert worden. Die Stoffdaten des betrachteten Systems sind anhand von Betriebsnachrechnungen an vorhandenen Apparaten überprüft worden.

**Tabelle 1:** Zusammensetzung des zu destillierenden Roh-IPDA und geforderte Reinheit der dadurch erhältlichen Fraktionen

	Roh-IPDA	an trans-IPDA angereicherte Fraktion	an cis-IPDA angereicherte Fraktion
Wasser	9,5 Gew.-%	250 ppm	250 ppm
Leichtsieder	4,5 Gew.-%	< 250 ppm	< 250 ppm
trans-IPDA	26,1 Gew.-%	$\geq 43$ Gew.-%	$\leq 24$ Gew.-%
cis-IPDA	55,5 Gew.-%	$\leq 57$ Gew.-%	$\geq 76$ Gew.-%
Hochsieder	4,4 Gew.-%	< 50 ppm	< 50 ppm
cis/trans-Isomerenverhältnis	68/32	57/43	76/24
destillierte/erhaltene Menge	2160 kg/h	430 kg/h	1320 kg/h

**Beispiel 1:** Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens in einer Anlage gemäss Figur 4

2160 kg/h einer IPDA enthaltenden Produktmischung werden über eine Zuleitung 1 auf den 15ten von 28 Böden der ersten Kolonne 7 gegeben. Leicht siedende Verunreinigungen werden über den Kopf der Kolonne abgezogen und in einem Kondensator 12 kondensiert, welcher bei einer Temperatur von 45°C betrieben wird. Das Kondensat wird anschließend in einen Phasenscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase wird teilweise in die Kolonne 7 rückgeführt, teilweise – in einer Menge von 108 kg/h – abgezogen. Die schwerere wässrige Phase wird in einer Menge von 175 kg/h abgezogen und einer Abwasserbehandlung zugeführt. Der Anteil von IPDA in den abgezogenen organischen und wässrigen Phasen liegt bei 0,5 kg/h.

Das so gereinigte IPDA, welches < 55 ppm leichtsiedende Verunreinigungen enthält, wird über den Sumpf der ersten Kolonne 7 abgezogen und auf den 10ten von 31 Böden der zweiten Kolonne 7A eingeleitet. Über den Kopf der zweiten Kolonne 7A wird jetzt die an trans-Isomer angereicherte Fraktion abgezogen, in einem Kondensator kondensiert, teilweise – in einer Menge von 434 kg/h mit einem Gehalt an trans-IPDA von 43,2% und ei-

nem Gehalt an Leichtsiedern < 250 ppm – über die Leitung 3 abgeführt und teilweise in die Kolonne 7A rückgeführt. Über den Sumpf der Kolonne 7A wird die an cis-Isomer angereicherte Fraktion, welche noch schwer siedende Verunreinigungen enthalten kann, in einer Menge von 1421 kg/h abgezogen und auf den 10ten von 20 Böden der dritten Kolonne 7B eingeleitet. Über den Sumpf der dritten Kolonne werden jetzt schwer siedende Verunreinigungen über die Ableitung 5 in einer Menge von 105 kg/h ausgeschleust, wobei der Anteil an IPDA < 10 kg/h ist. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über Kopf der Kolonne 7B entnommen, in einem Kondensator 11 kondensiert und anschließend teilweise über die Leitung 2 – in einer Menge von 1316 kg/h mit einem cis-Gehalt von 76% und einem Anteil von Hochsiedern < 50 ppm – entnommen, teilweise zur erneuten Trennung in Kolonne 7B zurückgeleitet.

Details zu den Temperatur- und Druckverhältnissen in den Kolonnen 7, 7A und 7B, den für die Trennung erforderlichen Rücklaufverhältnissen, sowie ihren Einbauten und Abmessungen sind Tabelle 2 zu entnehmen.

Tabelle 2: Kenndaten der Kolonnen 7, 7A und 7B:

	Kolonne 7	Kolonne 7A	Kolonne 7B
Durchmesser [mm]	900	1400	1100
Höhe [m]	22	19	16
Druck am Kopf der Kolonne [mbar]	100	100	35
Temperatur am Kopf der Kolonne [°C]	87	167	140
Temperatur am Sumpf der Kolonne [°C]	170	174	176
Rücklaufverhältnis	3,1	14,9	1,05
Wärmeleistung am Sumpf der Kolonne [kW]	277	615	222
Einbauten im Verstärkungsteil der Kolonne	2 x 3,5 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	2 x 4,0 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	1 x 4,0 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten im Abtriebsteil der Kolonne	2 x 3,5 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	1 x 4,0 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	1 x 4,0 m Blechpakung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>

**Beispiel 2: Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens in einer Anlage gemäss Figur 2**

5

2160 kg/h eines Produktgemischs enthaltend IPDA werden über einen Einlass 1 auf den 15ten Boden von 28 Böden einer Kolonne 7 gegeben, wobei diese mit der unter Beispiel 1 beschriebenen Kolonne 7 übereinstimmt, d. h. die Kenndaten und die Betriebsbedingungen sind gleich. Leicht siedende Komponenten werden über Kopf 14 der Kolonne 7 abgezogen, nach Kondensation in einem Kondensator 12 in einen Phasenabscheider 9 überführt und dort in eine leichtere organische und eine schwerere wäßrige Phase getrennt. Die leichtere organische Phase wird teilweise – in einer Menge von 108 kg/h – über den Abzug 4 verworfen, teilweise in die Destillationskolonne 6 rückgeführt. Die schwerere wäßrige Phase wird in einer Menge von 175 kg/h über die Ableitung 8 entsorgt, wobei der Anteil an IPDA in den abgezogenen Strömen 0,5 kg/h ist.

Der Sumpf 13 der Destillationskolonne 7 enthaltend ein Gemisch aus Hochsieder, cis- und trans-IPDA wird kontinuierlich in eine Trennwandkolonne 6 überführt und zwar auf den 15ten von 44 Böden auf der Zulaufseite. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird über einen Seitenabzug 2 der Kolonne 6 in einer Menge von 1320 kg/h mit einem cis-Gehalt von 76% und einem Gehalt an Hochsiedern unter 50 ppm entnommen, die an trans-Isomer angereicherte Fraktion wird über Kopf der Destillationskolonne abgezogen und in einem Kondensator 12 kondensiert, welcher bei 139°C betrieben wird. Das Kondensat wird anschließend teilweise in Kolonne 6 rückgeführt, teilweise über Leitung 3 in einer Menge von 430 kg/h wobei der trans-Gehalt bei 57% liegt, entnommen. Über den Sumpf 13 der Trennwandkolonne 6 werden hochsiedende Verunreinigungen teils über Leitung 5 – in einer Menge von 104 kg/h mit einem Gehalt an IPDA < 10 kg/h – ausgeschleust, teils nach Verdampfung in einem Verdampfer 11 der Kolonne 6 wieder zugeführt.

Details zu den Temperatur- und Druckverhältnissen in den Kolonnen 7 und 6, den für die Trennung erforderlichen Rücklaufverhältnissen, sowie ihren Einbauten und Abmessungen sind Tabelle 3 zu entnehmen.

35

Tabelle 3: Kenndaten der Kolonnen 7 und 6 (Trennwandkolonne):

	Kolonne 7	Kolonne 6
Durchmesser [mm]	900	1600
Höhe [m]	22	19
Druck am Kopf der Kolonne [mbar]	100	35
Temperatur am Kopf der Kolonne [°C]	87	139
Temperatur am Sumpf der Kolonne [°C]	170	185
Rücklaufverhältnis	0,46	13,4
Wärmeleistung am Sumpf der Kolonne [kW]	277	547
Aufteilungsverhältnis Flüssigkeit oberhalb Trennblech; Zulaufseite : Abzugseite		0,436 : 1
Aufteilungsverhältnis Dampf unterhalb Trennblech; Zulaufseite : Abzugseite		0,7 : 1
Einbauten im Verstärkungsteil der Kolonne	2 x 3,5 m Blechpackung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	1 x 4,0 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten Trennblechbereich Zulaufseite/Abzugseite oberhalb Zulauf/Ablauf		Zulaufseite: 1 x 1,5 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup> ; Ablaufseite: 1 x 3,0 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten Trennblechbereich Zulaufseite/Abzugseite unterhalb Zulauf/Ablauf		Zulaufseite: 1 x 3,75 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup> ; Ablaufseite: 1 x 2,25 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten im Abtriebsteil der Kolonne	2 x 3,5 m Blechpackung mit 250 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>	1 x 1,75 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>



**Beispiel 3: Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens in einer Anlage gemäß Figur 1**

5

Wird eine einzelne Trennwandkolonne eingesetzt, so vereint diese Kolonne die Abtrennung der Leichtsieder und des Wassers am Kopf der Kolonne mit der Abtrennung der Schwersieder am Sumpf der Kolonne und der Anreicherung des cis-Isomers. Deshalb sind auf der Abzugsseite der Trennwand zwei Seitenabzüge vorgesehen. Am oberen Seitenabzug wird die an trans-IPDA angereicherte Fraktion abgezogen, am unteren Seitenabzug die an cis-Isomer angereicherte Fraktion.

10

2160 kg/h einer IPDA enthaltenden Produktmischung werden über eine Zuleitung 1 auf den 15ten Boden von 75 Böden der Trennwandkolonne 6 gegeben. Leicht siedende Verunreinigungen werden über den Kopf 14 der Kolonne abgezogen und in einem Kondensator 12, welcher bei einer Temperatur von 17°C betrieben wird, kondensiert. Das Kondensat wird anschließend in einen Phasenscheider 9 überführt. Die leichtere organische Phase wird teilweise in die Kolonne 6 rückgeführt, teilweise über die Ableitung 4 – in einer Menge von 108 kg/h – ausgeschleust, wobei der Anteil an IPDA < 0,5 kg/h ist. Die schwere wäßrige Phase wird über die Ableitung 8 in einer Menge von 175 kg/h abgezogen und der Abwasserbehandlung zugeführt. Schwer siedende Verunreinigungen werden über den Sumpf 13 der Trennwandkolonne 6 in einer Menge von 105 kg/h abgezogen, wobei der Gehalt an IPDA < 10 kg/h ist. Die an cis-Isomer angereicherte Fraktion wird in Höhe des 14ten Bodens auf der Abzugseite in einer Menge von 1320 kg/h entnommen, wobei das cis/trans-Isomerenverhältnis 76/34 ist und der Gehalt an Hochsiedern < 50 ppm. Die an trans-Isomer angereicherte Fraktion wird in einer Menge von 430 Kg/h in Höhe des 60sten Bodens auf der Abzugseite entnommen, wobei das cis/trans-Isomerenverhältnis 57/43 beträgt und der Anteil an Leichtsiedern < 250 ppm ist.

15

20

25

Details zu den Temperatur- und Druckverhältnissen in der Kolonne 6, den für die Trennung erforderlichen Rücklaufverhältnissen, sowie ihren Einbauten und Abmessungen sind Tabelle 4 zu entnehmen.

30

35

Tabelle 4: Kenndaten der Kolonne 6 (Trennwandkolonne):

	Kolonne 6
Durchmesser [mm]	2100
Höhe [m]	32
Druck am Kopf der Kolonne [mbar]	20
Temperatur am Kopf der Kolonne [°C]	63
Temperatur am Sumpf der Kolonne [°C]	175
Rücklaufverhältnis	10,61
Wärmeleistung am Sumpf der Kolonne [kW]	920
Aufteilungsverhältnis Flüssigkeit oberhalb Trennblech; Zulaufseite : Abzugseite	0,4 : 1
Aufteilungsverhältnis Dampf unterhalb Trennblech; Zulaufseite : Abzugseite	1 : 1
Einbauten im Verstärkungsteil der Kolonne	1 x 2,5 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten Trennblechbereich Zulaufseite/Abzugseite oberhalb Zulauf/erster Ablauf	Zulaufseite: 3 x 3,5 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup> ; Ablaufseite: 1 x 1,25 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten Trennblechbereich Ablaufseite zwischen erstem und zweitem Ablauf	2 x 4,0 m, 1 x 3,0 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten Trennblechbereich Zulaufseite/Abzugseite unterhalb Zulauf/zweitem Ablauf	Zulaufseite: 1 x 3,75 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup> ; Ablaufseite: 1 x 2,0 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>
Einbauten im Abtriebsteil der Kolonne	1 x 1,5 m Gewebepackung mit 500 m <sup>2</sup> /m <sup>3</sup>

**Bezugszeichenliste**

	1	Zufuhr des IPDA
	2	Abzug für die an cis-Isomer angereicherte Fraktion
5	3	Abzug für die an trans-Isomer angereicherte Fraktion
	4	Abzug für leicht siedende Verunreinigungen (organischer Anteil)
	5	Abzug für schwer siedende Verunreinigungen
	6	Trennwandkolonne
	7, 7A, 7B	Destillationskolonne
10	8	Abzug für die schwereren Bestandteile der Leichtsieder-Fraktion; Abzug für das behandlungsbedürftige Abwasser
	9	Phasenabscheider
	10	Seitenabzug
	11	Verdampfer
15	12	Kondensator
	13	Sumpf der Kolonne
	14	Kopf der Kolonne
	15	Leitung
	16	Verzweigung
20		

### Patentansprüche

1. Verfahren zur Gewinnung von 3-Aminomethyl-3,5,5-trimethylcyclohexylamin (Isophorondiamin, IPDA) mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis von mindestens 73/27 durch fraktionierte Destillation, welches folgende Schritte enthält:
- a) Bereitstellen von IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $< 73/27$ ;
- b) Einleiten von IPDA in den mittleren Bereich einer Destillationskolonne mit Einbauten und Destillieren des IPDA in dieser Destillationskolonne bei einer Temperatur von 5 bis 300°C und einem Druck von 10 bis 2000 mbar;
- c) gegebenenfalls weiteres Aufreinigen des durch Schritt b) erhaltenen IPDA durch Destillieren in mindestens einer weiteren Kolonne;
- wobei durch die Schritte b) und c) eine Auftrennung des in Schritt a) eingesetzten IPDA in mindestens fünf Fraktionen ia) bis iv) erfolgt:
- ia) der organische Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA siedender Verunreinigungen,
- ib) der wäßrige Anteil einer Fraktion niedriger als trans-IPDA siedender Verunreinigungen,
- ii) eine Fraktion höher als cis-IPDA siedender Verunreinigungen,
- iii) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\geq 73/27$  und
- iv) eine IPDA-Fraktion mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $\leq 66/34$ .
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der Anteil von cis- und trans-IPDA in der durch die Schritte b) und c) erhaltenen Fraktion ib)  $\leq 2$  Gew.-% – bezogen auf das Gesamtgewicht der Fraktion ib) – ist.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß in Schritt a) IPDA mit einem cis/trans-Isomerenverhältnis  $< 70/30$  eingesetzt wird.
4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die in Schritt b) eingesetzte Destillationskolonne eine Trennleistung von mindestens 20 theoretischen Böden aufweist.

5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß im Falle des Einsatzes von einer oder zwei Kolonnen mindestens eine Kolonne eine Trennwandkolonne ist.
- 5 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß zwei Kolonnen eingesetzt werden, von denen eine eine Trennwandkolonne ist.
7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß zwei Kolonnen eingesetzt werden und eine der Fraktionen iii) oder iv) an einer Seiten-  
10 entnahme gewonnen wird.
8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß drei herkömmliche Destillationskolonnen miteinander verschalten werden.
- 15 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß die Einbauten der in den Schritten b) und/oder c) eingesetzten Kolonne/n ausgewählt sind aus der Gruppe Füllkörper, strukturierte Packungen aus Blech und strukturierte Packungen aus Metallgewebe.

FIG. 1

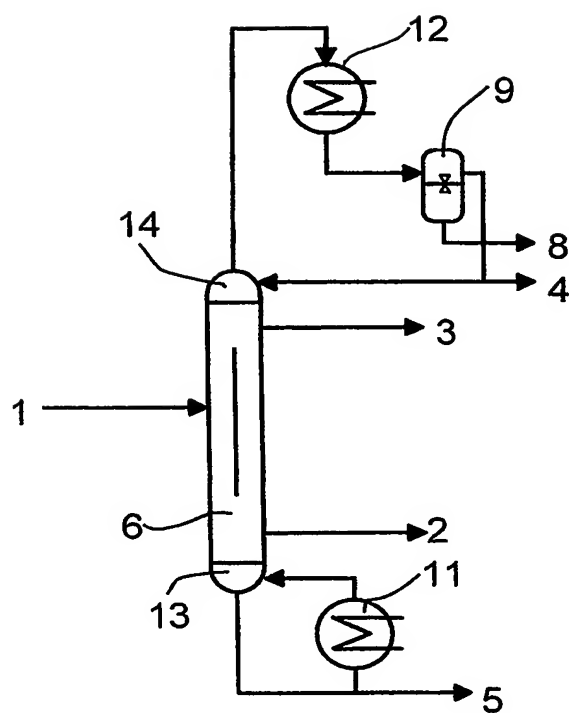


FIG. 2

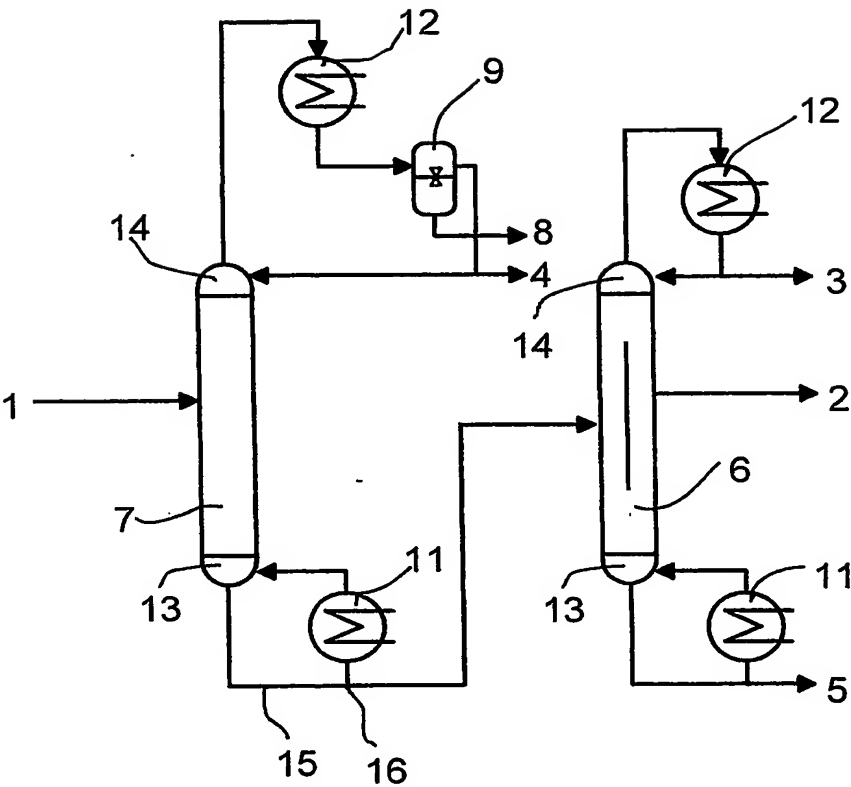


FIG. 3

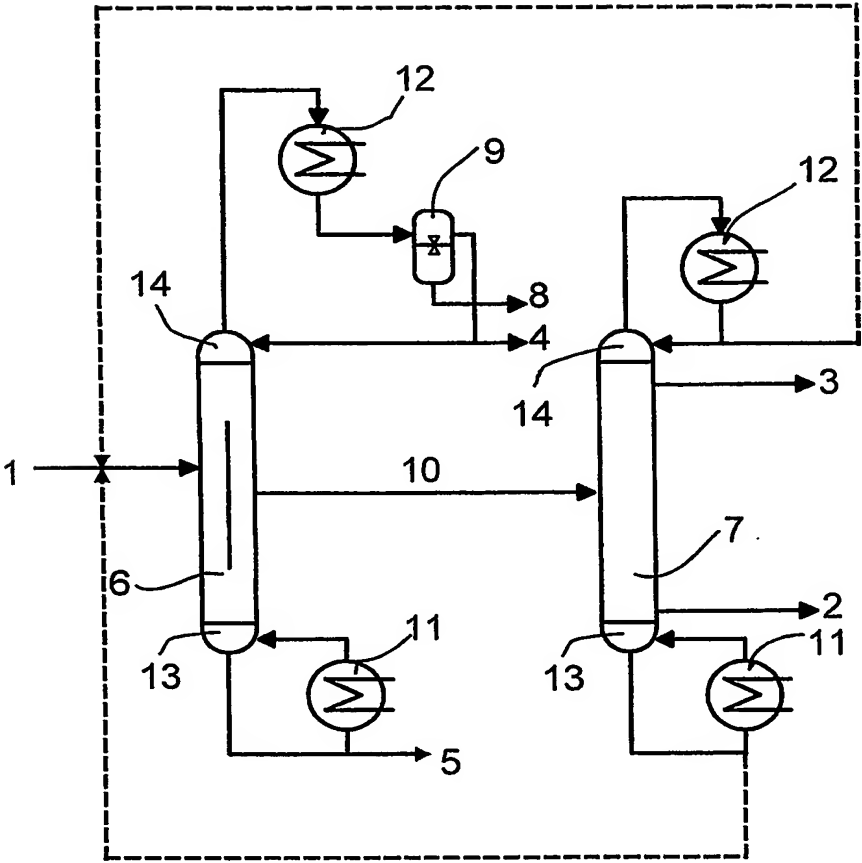




FIG. 4

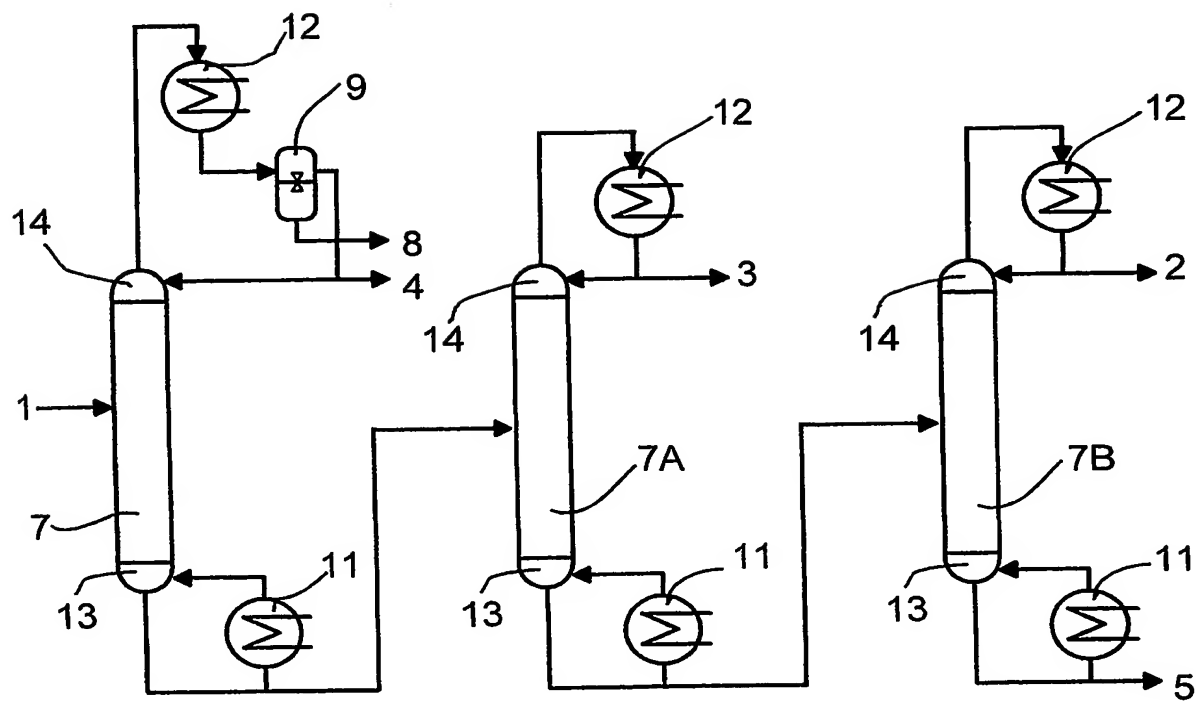


FIG. 5

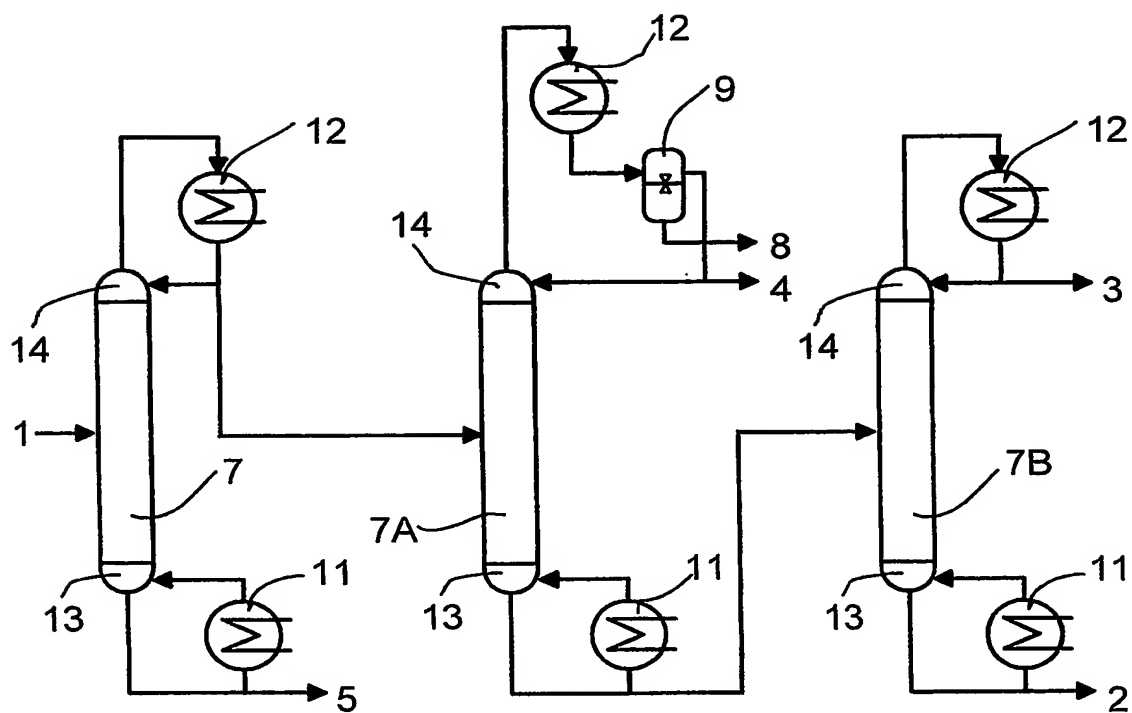


FIG. 6

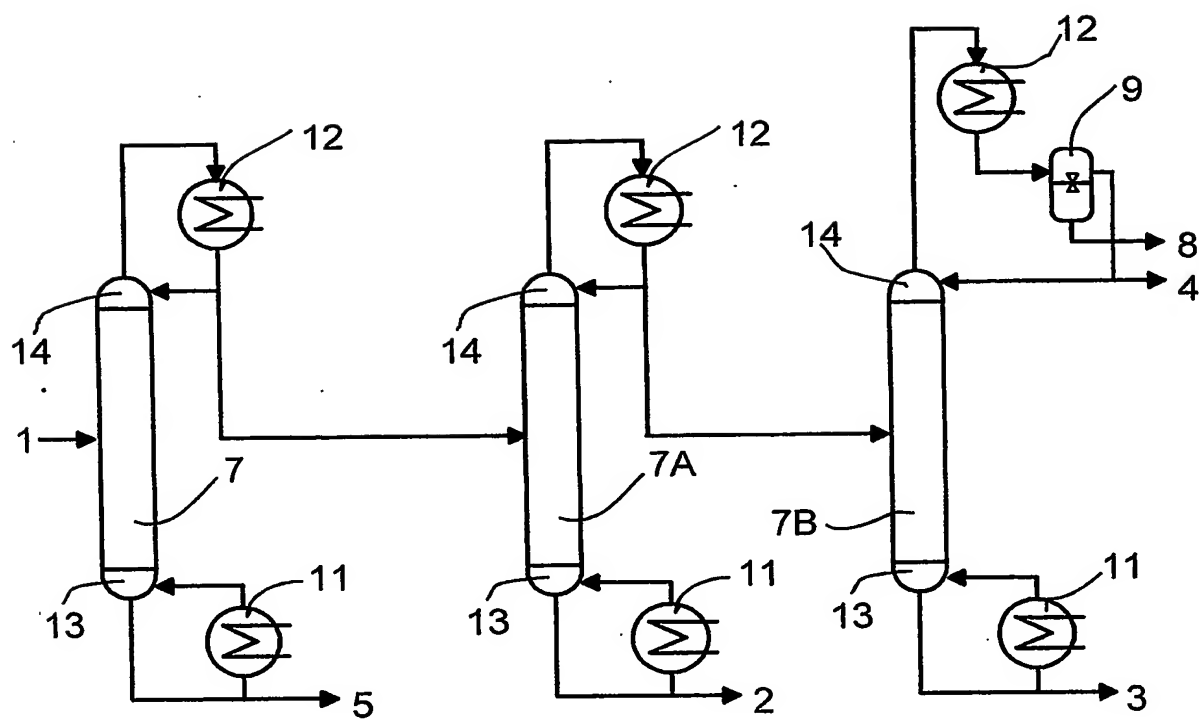


FIG. 7

